19日本国特許庁

印特 許 出 願 公告

特 許 公

昭52一39672

(5) Int.Cl².

識別記号 50日本分類

庁内整理番号 砂公告 昭和52年(1977) 10月 6 日

C 08 F 8/48 C 09 J 3/14 26(3) F 1 24(5) B 621

6779 - 456970 - 48

発明の数 1

(全 4 頁)

64環化ゴムの製造方法

②特 顧 昭49-84964

22出 願 昭49(1974)7月23日

開 昭51-12892 公

④昭51(1976)1月31日

⑩発 明 者 安井誠明

茨木市桑田町2の1

□ 日野稔

豊中市曾根東町2の11

T 鈴木幸雄

高槻市玉川1の26

①出 願 人 住友化学工業株式会社

大阪市東区北浜5の15

個代 理 人 弁理士 沢浦雪男

⑤特許請求の範囲

1 数平均分子量500から50000未満の、 共役ジオレフインの重合体又は重合単位として共 有機溶剤中酸触媒を用いて環化する際において、 (A) 数平均分子量5000以上で、かつ前記共

- 役ジオレフインの重合体又は共重合体とは異種 の共役ジオレフイン重合体又は共重合体、
- フインを重合単位として30モル%未満含むか 又は全く含まない重合体

で示される重合体(A)及び(B)のうち少なくとも一種 以上の重合体を共存せしめる事を特徴とする環化 ゴムの製造方法。

発明の詳細な説明

本発明は環化ゴムの製造方法に関する。更に詳 しくは数平均分子量500から50000未満の 共役ジオレフインの重合体又は重合単位として共 有機溶剤中、酸触媒を用いて環化する際に、

(A) 数平均分子量50000以上の共役ジオレフ

イン重合体又は共重合体、

(B) 数平均分子量10000以上の、共役ジオレ フインを重合単位として30モル%未満含むか 又は全く含まない重合体

2

5 で示される重合体(A)及び(B)のうち少なくとも一種 以上の重合体を共存せしめる事を特徴とする環化 ゴムの製造方法に関する。

天然ゴム、ポリイソプレン、ポリブタシエンな どを濃硫酸、四塩化錫などの酸触媒を用いて環化 10 ゴムに異性化させることは古くから知られている。 現在、天然ゴムを四塩化錫、濃硫酸で環化した環 化ゴムがポリエチレン、ポリプロピレンなどのポ リオレフイン用印刷インキ、塗装用ペイントなど に用いられている。しかしながら、天然ゴムを原 15 料としている為に、溶解工程が繁雑であり、又ゲ ル化の危険性もあつて、非常に高価である。 その 塗膜性能としてポリオレフインに対する接着性が 充分でなく、又塗膜の可とう性も不足していて、 可塑剤と併用することが必要であつて、その為に 役ジオレフインを30モル%以上含む共重合体を 20 接着性、耐熱性の低下をきたしていた。このよう な欠点を有する環化ゴムであるがポリオレフイン ことに未処理ポリオレフインに対して、接着性に おいて、これに代わるべきものがないのが現状で あつた。

(B) 数平均分子量10000以上の、共役ジオレ 25 一方、本発明者らは安価な環化ゴムの製造法と して低分子量ポリプタジエンを環化する方法に到 達した(特願昭48-26391)が、こうして 得られた環化ゴムは可とう性の点で今一つ充分で なく、これを改善するために、例えば、エチレン・ 30 酢酸ビニル共重合体、ポリプタジエン、ポリイソ プレン、エチレン・プロピレンゴム、プチルゴム、 クロルスルホン化ポリエチレン、塩素化ポリエチ レンなどの高分子量の重合体をプレンドして見た が、一般に相溶性が悪く、均一な溶液を形成せず、 役ジオレフインを30モル%以上含む共重合体を 35 かつ塗膜性能は改善されなかつた。又、液状ポリ プタジエン、同マレイン化物あるいはジオクチル フタレートなどの低分子量可塑剤も相溶性が悪か

つたり、可とう性が改善できても粘着性を有する など、有効な可塑剤は見い出せなかつた。

本発明者らは、さらに検討を重ねた結果、数平 均分子量500から50000未満の共役ジオレ フインの重合体又は共重合体(以下低分子量ポリ 5 ないことが望ましい。重合体(A)のように、それ自 ジエンと呼ぶ)を環化する際に高分子量の重合体 を共存させることにより可とう性、接着性に優れ た環化物が得られることに到達したのである。一 般に低分子量ポリジエンはその環化物に比べ、他 の重合体との相溶性が良好であるので、環化ポリ 10 つて、前記溶解性のほかには特に限定しないが、 ジエンと相溶しない重合体と均一な溶液を形成で きる。これに酸触媒を加えて環化すると均一に溶 解する生成物が得られ、かつ、これらは従来の環 化ゴムよりも接着性、可とう性に優れていること が判明した。即ち、本発明は低分子量ポリシエン 15 一般に分子量も低下するので、数平均分子量 を環化させる際に、該ポリジエン溶液に溶解する 高重合体を共存させ、一種の高分子間反応を同時 に起させ優れた環化物を得ることにある。

本発明に用いられる低分子量ポリジエンとは、 数平均分子量500から50000にして、ブタ 20 ル%未満含み、一般にはピニルモノマーの重合体 ジエン、イソプレン、1・3ーペンタジエン、シ クロベンタジエンなどの共役ジエンの重合体又は それらの共重合体、あるいは30モル%以上のこ れらの共役ジエンと70モル%以下のピニルモノ マーとの共重合体であつて、通常、ラジカル重合、25 レン・酢酸ビニル共重合体、エチレン・スチレン カチオン重合、配位重合、アニオン重合などによ り得られるが、数平均分子量50000以上の高 重合体、例えば、ポリブタジエンゴム、ポリイソ プレンゴム、天然ゴムなどを解重合することによ つても得られる。これらの重合体中には環化異性 30 分子量10000以上であれば可とう性改善の効 化するところのエチレン性二重結合を有している が、そのミクロ構造は問わない。例としてポリイ ソプレンについていえば、シス-1・4 構造、ト ランスー1・4 構造、1・2 - 構造、3・4 - 構 造があげられるが、これらの含む割合は特に限定 35 量部に対し1重量部以上が望ましく、低分子量ポ されない。又は、多少の化学的変性を施したもの、 例えばピニルモノマーのグラフト体、水素添加体、 ハロゲン付加体などでもよい。数平均分子量は 500から50000であつて、通常液体ないし、 半固体である。数平均分子量が500以下の重合40 体では環化物が固体になりにくく、又生成物の可 とう性が低下する。数平均分子量を50000以 上にすると反応中のゲル化が起りやすくなる為に、 反応溶液中の重合体濃度を落さなければならず、

作業性の点からも好ましくない。

共存させる重合体(A)及び(B)とは上記低分子量ポ リジエンの有機溶剤の溶液に可溶なものであって、 かつ環化反応を著しく阻害する官能基を有してい 身も環化異性化を行なうものでもよいし、重合体 (B)のように殆んど行なわないものでもよい。

重合体(A)とは共役ジオレフインの重合体又は共 役ジオレフインを30モル%以上含む重合体であ 例として挙げれば、ポリプタジエン、ポリイソブ レン、天然ゴム、グツタベルカ、スチレン・ブタ ジエンゴムなどが挙げられる。これらの重合体は 酸触媒によりそれ自身環化して樹脂状になり、又、 50000以上であることが望ましく、それ以下 では可とう性改善の効果が認められなくなる。

重合体(B)とは、前記溶解性を有し、共役ジオレ フインを全く含まないか又は全重合単位の30年 もしくは共重合体であって、数平均分子量は 10000以上である事が望ましい。特に限定は しないが、例示するならば、アタクチックポリプ ロピレン、エチレン・プロピレン共重合体、エチ 共重合体、ポリブチレン、プチルゴム、エチレン・ プロピレン・ターポリマー(EPDM)、塩素化 ブチルゴムなどが挙げられる。環化反応の際には、 この成分の分子量の低下は著しくないので数平均 果が認められ、これ以下では一般に認められない。 重合体(A)及び(B)を共存させる割合は、用いる重合 体により異なり、特に限定できないが、その効果 を出すためには前記低分子量ポリジエン100重 リジエンとの相溶性、経済性、粘度等の作業能率 の点から、100重量部以下が望ましい。又、二 種類以上の重合体を低分子量ポリジエンと共存さ せてもよい。

本発明において、酸触媒とは通常ポリジエンの 環化に用いられるプロトン酸、ルウイス酸、カチ オン発生剤であつて、例えば、硫酸、クロル硫酸、 過塩素酸などの無機酸、五酸化リンなどの酸化物、 ベンゼンスルホン酸、トルエンスルホン酸、トリ

クロル酢酸などの有機酸又はそのハロゲン化物、 三ふつ化ホウ素、塩化アルミニウム、有機アルミ ニウムハライド、四塩化錫、四塩化チタンなどの ハロゲン化物又はそのエーテラートなどのコンプ レックスであつて、一種又は二種以上使用する。 5 実施例 1 又はこれらにハロゲン化水素ないし有機ハロゲン 化部を共存させてもよい。その使用量は用いる触 媒及び重合体により異なるが、一般には全重合体 の 0.0 0 1 ないし 0.5 重量比使用する。

ン、キシレン、四塩化炭素、クロロホルムなどの 有機溶剤中で不活性気体雰囲気下又は密閉された 容器中で通常室温ないし250℃で所定時間攪拌 する。反応終了後、触媒を水洗等の手段で除去し、 剤中に再沈澱することにより生成物を得ることが できる。又、反応液をそのまま非溶剤中に激しく 攪拌しながら加え、再沈殿と触媒除去を同時に行 なうこともできる。また触媒によつては、濃アル カリなどにより触媒を不活性化して特に除去せず 20 実施例 2 にそのまま溶媒を溜去して生成物を得ることも可 能である。

低分子量ポリジエンと共存させる重合体は反応 系中に同時に添加してもよいし、一方を先に反応 させ、のちに他方を中途に加えてもよい。

一般に二重結合を有する重合体において、二重 結合の定量はハロゲンの付加を利用するが、環化 物の場合には水素とハロゲン原子との置換反応が 起こり不正確となるので、本発明においてはプロ イ・A、第273巻、345ページに掲載された 方法により二重結合を定量し、原料の重合体混合 物と生成環化物の定量値の差を前者で除したもの を環化率とし、反応の進行の目安とした。本発明 反応液を随時とり出して熱風乾燥したのも指触に より反応の進行具合を確認することができる。原 料重合体により、又その混合比により異なるが環 化率は一般には30%ないし80%にとどめるこ し、かつポリオレフインに対する接着性が良くな く、又高すぎると可とう性に欠ける。

このようにして合成された環化ゴムは有機溶剤 に均一に溶解し、かつポリオレフインに対する接

着性は良好で、可とう性も優れていた。

以下、実施例、参考例、試験例をもつて説明す るが、本発明はこれらの実施例に限定されるもの ではない。

数平均分子量2970でシスー1・4構造85 %、トランスー1・4 構造1 4%、1・2ー構造 1%、かつウイイス法ヨウ素価451の液状ポリ ブタジエン109とエチレン・プロピレン共重合 反応は、特に限定しないが、ペンゼン、トルエ 10 体(モンテカチーニ・エジソン社製デュートラル CO-054) 18を100ccのキシレンに溶解 し、塩化アルミニウム 0.3 8を加え、 2 時間窒素 雰囲気下攪拌しながら100℃に保つた。2%の 水酸化ナトリウム水溶液50ccを加え、よく攪拌 溶剤を留去するが、大量のメタノールなどの非溶 15 したのち水層を分離し、大量のメタノール中に沈 澱させた。淡黄色の粉末が得られ、このものの環 化率は60%で、30℃、トルエン中での極限粘 度は0.44dl/8であつた。又、このものをトル エンに溶解すると黄橙色透明な均一溶液となった。

数平均分子量14000で、シス-1・4構造 8 4%、トランス1・4ー構造1 4%、3・4ー 構造2%でウイイス法ヨウ素価が365のポリイ ソプレン108とプチルゴム(ポリサー社製ポリ 25 サープチル101)18をキシレン200m 依溶 解し、pートルエンスルホン酸 0.5 9を加え3時 間還流させた。反応終了後50ccの2%水酸化ナ トリウムを加え、よく攪拌したのち水層を分離し たのち、大量のメタノール中に再沈澱し、その結 シーデイング・オブ・ザ・ロイヤル・ソサイエテ 30 果淡黄色の粉末が得られ、このものの環化率は 46%、トルエン中30℃における極限粘度は 0.40dl/9であつた。

実施例 3

数平均分子量1170、トランスー1・4構造 では固体の環化物を得ることが目的であるので、 35 14%、1・2ー構造86%、ウイイス法ヨウ素 価420の液状ポリプタジエン108及びポリイ ソプレンゴム(日本ゼオン製ニツボールIRー 2200)29をトルエン100ccに溶解し、さ らに三ふつ化ホウ素エーテラート0.5℃を加え密 とが望ましい。低すぎると液状ないし粘着性を有 40 閉下120℃において1時間攪拌した。反応終了 後1ccのアンモニア水と水50ccを加え、よく攪 拌した後水層を分離し、油層を大量のメタノール 中に添加し、再沈澱した。やはり淡黄色粉末が得 られた。ウイイス法で求めた環化率は69%、極

限粘度は0.25 dl/9であった。 実施例 4

実施例1のエチレン・プロピレン共重合体の代 りに塩素化プチルゴム(エツソ社製エツソプチル であった。

実施例 5

実施例1のエチレン・プロピレン共重合体の代 用いた外は全て同様に反応した。環化率は63.4 %、極限粘度は0.43 dl/9 であった。

実施例 6

実施例1のエチレン・プロピレン共重合体の代 りにイソプレンゴム (日本ゼオン製ニツボール 15 IR-2200)を用いた外は同様に反応させた。 環化率は59.1%、極限粘度は0.33dl/タであ つた。

参考例 1

塩化アルミニウム 0.3 8と実施例1に用いた液 20 状ポリプタジエン109、キシレン100ccを混 合し、100℃に保ち、4時間攪拌し、実施例1 と同様の処理をして環化率 7 2%、極限粘度 0.20dl/fの淡黄色粉末を得た。

参考例 2

実施例2の液状ポリイソプレン10分をキシレ ン120cc に溶解し、p-トルエンスルホン酸 0.5 分を加え、窒素雰囲気下 2.5 時間還流したの ち実施例2と同様な後処理を行ない必黄色粉末を

得た。環化率は40.8%、極限粘度は0.25 世/8であつた。

(ポリオレフインフイルム塗付試験例)

上述のように合成した環化ゴムを市販環化ゴム HT-1066)を用いた外は全て同様に反応し 5 (精工化学製サーモライトP)と共に未処理高密 た。 環化率は 7 0.9%、 極限粘度は 0.2 $2d\ell/9$ 度ポリエチレンフイルム (PE)、ポリプロピレ ン・キヤストフイルム (PP)に20%トルエン 溶液をバーコーター165を用いて塗付し、そのセ ロテープ試験(塗膜にセロテープを貼付し、それ りに ${f EPDM}$ (住友化学製エスプレン ${f 5}$ ${f 0}$ ${f 1}$)を ${f 10}$ をはがす時の塗膜の剝離状態を比較する ${f)}$ 、耐モ ミ性を比較した。結果を下表に示す。なお表中の 性能を示す指標は優>良>可>不可の順である。

サンプル	接着性		耐モミ性	
	PΕ	PP	PΕ	PΡ
実施例1	可	良	可	良
″ 2	可	良	良	良
" 3	良	優	良	良
" 4	可	良	可	良
" 5	良	可	良	優
" 6	優	良	可	良
参考例 1	可	優	不可	可
" 2	優	優	不可	可
市販品	不可	良	不可	良

以上の結果から本発明の効果は明らかである。

25

<Publication No. JP-A No.52-39672> Title "Method of Manufacturing Cyclized Rubber"

Claims

- 1. A producing method of a cyclized rubber, wherein at least one of the polymer of the following polymer (A) and (B) is comprised simultaneously at the time of cyclizing a conjugated diolefin polymer or a copolymer having conjugated diolefin of 30 mol % or more as a polymer unit having a number average molecular weight of 500 to less than 50,000, using an acidic catalyst in an organic solvent:
- (A) a conjugated diolefin polymer or a copolymer which has a number average molecular weight of 50,000 or more and which is different from said conjugated diolefin polymer or said copolymer; and
- (B) a polymer having a number average molecular weight of 10,000 or more which either contain or not contain conjugated diolefin of 30 mol % or more as a polymer unit.

Colum 3 line 36 to column 4 line 1

... Alternately, it [the conjugated diolefin polymer or copolymer (added by the translator)] may be a substance chemically modified to some extent, such as a graft body of a vinyl monomer, a hydrogen-added body or a halogen-added body. The number average molecular weight thereof is 500 to 50,000 and it is normally in a liquid or semisolid state. A cyclized product of a polymer having a number average molecular weight of less than 500 is less likely to be a solid and flexibility of the product material generated therefrom is decreased. When a number average molecular weight is made 50,000 or more, gelatification is easily caused during its reaction so that polymer density in the reaction solution needs to be lowered and it is not preferable also from the view point of processability.